SUSPENSION POLYMERIZATION OF TETRAFLUOROETHYLENE

Patent number:

JP60188408

Publication date:

1985-09-25

Inventor:

ROBAATO JIYON KABANOO

Applicant:

DU PONT

Classification:

- international:

C08F14/26; C08F14/00; (IPC1-7): C08F2/18;

C08F14/26

- european:

C08F14/26

Application number: JP19850022132 19850208
Priority number(s): US19840579568 19840213

Also published as:

EP0152105 (A: US4529781 (A

EP0152105 (A:

EP0152105 (B

Report a data error he

Abstract not available for JP60188408

Abstract of corresponding document: US4529781

In the suspension polymerization of tetrafluoroethylene to make granular polymers, presence of a selected salt of a perfluorinated nonanoate enhances desirable properties of the product and the process

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

⑲日本国特許庁(JP)

⑪特許出願公開

⑫公開特許公報(A)

昭60-188408

@Int_Cl_4

識別記号

庁内整理番号

匈公開 昭和60年(1985)9月25日

C 08 F 14/26

7349-4J 7102-4J

審査請求 未請求 発明の数 1 (全6頁)

60発明の名称

テトラフルオロエチレンの懸濁重合法

②特 願 昭60-22132

砂田 顧 昭60(1985)2月8日

優先権主張

1984年2月13日到米国(US)到579568

20発 明 者

ロバート・ジョン・カ

バノー

アメリカ合衆国ウエストバージニア州26105ピエンナ・フ

オツクスポロドライブ4

@出 願 人 イー・アイ・デュポ ン・デ・ニモアス・ア アメリカ合衆国デラウエラ州ウイルミントン・マーケツト

ストリート1007

ンド・カンパニー

19代 理 人

弁理士 小田島 平吉 外1名

i . 発明の名称

テトラフルオロエチレンの懸濁重合法

2.特許請求の範囲

1.イオン性反応開始剤、及び少量の分散剤を存 在させ、温度約50~100 ℃、圧力約10×10⁵ ~50 ×10° Paにおいて木性媒質中でテトラフルオロェ チレンを懸渇重合させて粒状のポリテトラフルオ ロエチレンを製造する方法において、分散剤とし て武

CF . - (CF .) . - COOK

但し式中H は水柴、アンモニウム、またはアル カリ金属である、

・ のパーフッ素化されたノナノエートを存在する水 の重量に関し2 ~200 pps の割合で使用すること を特徴とする方法。

2.パーフッ素化されたノナノエートにおいてH がアンモニウムである特許請求の範囲第1 項記載 の方法。

3. 水性媒質は重合単量体としてテトラフルオロ エチレンのみを含んでいる特許請求の範囲第1項 記載の方法。

4.水性媒質はテトラフルオロエチレン、及び得 られた乗合体がポリテトラフルオロエチレンのも つ非熔融加工性を保持するような量の一種または それ以上の他のエチレン型不飽和有機共重合可能 単鉛体を含んでいる特許請求の範囲第1項記載の 方法。

3.発明の詳細な説明

本発明はテトラフルオロエチレンを懸濁電合さ せ、粒状の重合体を製造する方法の改良法に関す

テトラフルオロエチレンの均衡重合、及びテト ラフルオロエチレンと非常に少量のエチレン型不 殷和共乗合可能単量体との共重合を水性媒質中に おいて行うには二つのきわだって異った方法を使 用することができる。 簡濁意合と呼ばれるその --つの方法においては、分散剤をほとんどまたは全

- 1 -

しかし懸濁乗合法においても、少量の分散剤が存在することは生じる粒状重合体の表面積を増加させるために或型度有利である。例えばアンダーソン(Anderson)の米国特許第3.245,872 号を参照されたい。この特許の実施例8 においては300

- 3 -

レン理不飽和単最体と共重合させて粒状のテトラフルオロエチレン重合体をつくることは当業界において公知である。テトラフルオロエチレン単様体、或いは必要に応じエチレン型不飽和単是体と共に典型的には重合開始剤を含む水性媒質と混合するかこれと接触させる。通常ガス状の単量体を加圧して確慢中に導入する。典型的な条件としては重合温度が50~100°℃、好ましくは60~80℃、圧力が10~50×10°Paである。乗合は通常徹しく提供したオートクレーブ中で行われる。

本発明において使用される無合開始剤はイオン性、動き開始剤である。イオン性気合開始剤の例の中には無機例えば過硫酸塩、例えば過硫酸アンモニウムまたは過硫酸カリウムのようなアルカリ金属の過硫酸塩などが含まれる。 気合を開始させる前に、動き開始剤を加える。 重合開始剤の使用量は動き合温度、 重合開始剤の種類、 所望の気合体の分子母、 及び所望の反応速度に依存する。 即ちこの使用量は当業界の専門家に限まれる類果によって

ppm のパーフルオロオクタノン酸アンモニウム.

CF . - (CF .) . -COONH .

本発明においては粒状電合体をつくるためにテトラフルオロエチレンの懸濁第合に新規分散剤が 使用され、これによって繋くべきことにはつくられる粒子の表面積が増加し、収率の損失は低下 し、嵌合速度が改善される。この分散剤は式

CF a - (CF 2) 7 - COON

但し式中には水素、アンモニウム、またはアルカリ 金属である。

のパーフッ素化されたノナノエートである。この ようなノナネートの混合物も必要に応じ使用する ことができる。

水性媒質中においてテトラフルオロエチレンを 単独で競合させるか、または他の気合可能なエチ

- 4 -

変化する。通常この使用量は存在する水の量に関 し2 ~500ppmである。

必要に応じ分散剤を使用することができるが、これは除イオン性の、実質的にテロメリゼーションを起さない分散剤である。分散剤を使用する場合、その使用最は通常水性分散剤中に使用される水の低量に関し約2~約200 pps であり、且つコロイド状の食合体粒子を生じるには不十分な量である。分散剤は通常食合の閉始前に加えられる。必要に応じ険イオン性分散剤と共に少量の非イオン性分散剤を使用することもできる。

テトラフルオロエチレンは単独で(均質集合体のポリテトラフルオロエチレンをつくるため)、 或いは他の共重合可能なエチレン型不飽和有機単 量体と共に用いられる。該単最体の使用最は得られる販合体粒子に関まれる性質に使存するが、それはテトラフルオロエチレン共重合体が熔融加工 性をもつに至るほど多母ではない。換置すれば、 得られる低合体は熔融加工性をもたない重合体で

- 6 -

ある。特に釘道な共低合明能単数体は炭素数3~ ? のパーフルオロ(末端不飽和オレフィン)、例 えばヘキサフルオロプロピレン、及び炭素数3~ ? のパーフルオロ(アルギルビニルエーテル)、 例えばパーフルオロ(n-プロピルビニルエーテル)である。木明即再及び総付特許請求の範囲の 両方において「ポリテトラフルオロエチレン」という言葉は均質低合体及び上記の共低合体を意味 するものとする。

「熔触加工性をもたない」という言葉は380 ℃に対ける見掛けの熔触粘度が少なくとも I × 10 ° ポイズの重合体を意味する。熔離粘度は焼結した 試料片を380 ℃に保ちその引張りクリープを制定することによって決定される。さらに詳細には12 g の成形用粉末を0.152cm のゴムの腹(caul)と紙のスペーサーとの間で直径7.6cm の型に入れる。次に140.8 kg/cm 2 の値に達するまで型に徐々に圧力を加える。この圧力を2 分間保持した後ゆっくりと圧を緩める。型から試料の円板を取り出し

- 7 -

低し カapp = 見掛けの熔融制度
W = 試料にかかる荷面(g)
Lt = 380 ℃における試料の長さ(co)
(4.32 nm)

g = 振力の定数(980cm/sec²) dLt/di= 荷重をかけた時の試料の伸び率 = 仲び対時期のグラフにおける傾斜 (cm/sec)

At = 380 でにおける試料の断面接(cm ²) (寄掘に比べ380 でにおいては37% の而積増加)

販合は、水炸混合物の固体分含量(即ち重合体 含量)が混合物の約15~40重量%になるまで続け こ。

本発明において分散剤として使用されるパーフッ素化されたノナノエートは使用する水の重量に関し2~200ppeの量で存在するが、使用する懇園蛋合の条件下においてコロイド状の粒子を生成するには不十分の量である。

ゴム股と肌のスペーサーとを離した後、30分間38 "0 でにおいて焼着する。次に炉を約1 ℃/ 分の速 度で290 70に冷却し、試料を取り出す。機0.152 ~0.185 cm、厚さ0.152 ~0.185 cm、長さが少な くとも6 ㎝の鬼裂のない矩形のスライバーを切取 る。この寸法を正確に測定し、断顔積を計算す る。スライバーで被覆した銅の針金を着付けて其 料のスライバーの各端に石英の椿を取り付ける。 終付けた銅線の間の間隔は4.0 cmである。この石 英穂と試料とのアセンブリーを柱状の炉の中に入 れ、4 ㎝の試験長を380 ±2 ╹の湿底に加熱す る。下の石英穂に鍾を取り付けて試料のスライ パーから吊下げられた全乗量が約4gになるように する。 伸びの測定値対時間の関係が得られ、30分 と80分との間の区間でクリーブ抽線に対する傾斜 の最良の平均値を測定する。比熔離粘度、これは 見掛けの熔融粘度と呼ぶ方が良いが、これは次の 関係から計算される。

 $\eta = (VLtg)/3(dLt/dt)At$

-8-

本発明において得られる樹脂は従来公知の粒状 テトラフルオロエチレン重合体と同じ品質をも ち、同じ方法で用いられる。例えばこの重合体は 成形品をつくるのに有用である。

下記の実施例により本発明を詳細に例示する。テトラフルオロエチレンの態濁重合は単量体の純度及び重合器の積積度に敏感なために正確に再現することが困難であるから、異なった日に行われた低合実験は一般的には比較できない。下記実施例においては同じ日に行われた実験の間で比較がなされている。

実施例

二枚の羽根をもった機弁機を備えたオートクレーブに鉱物質を除去した水、「トリトン(Torit on) X-100 」溶液、及びフッ素化された表面活性 初を装1 記載の網合で加える。実施例1 及び対照例A ~ 0 においては、フッ案化された表面活性剤は水溶液として加えた。対照例8 及びD に使用した表面活性 剤は水酸化アンモニウムで中和し

た.

表面積, m2/8

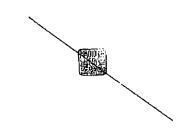
オートクレープを表記の温度に加熱し、真空に 引き、3 回我闘空気を除去する。

オートクレーブを600 RPN で機搾し、過離酸アンモニウム反応開始剤の溶液を加える。圧力が25。0 psi(1.72NPa)に連するまでテトラフルオロエチレンを加える。圧力の低下で示されるように反応が始まった後には、さらにテトラフルオロエチレンを加えて圧力を250 psi(1.72NPa)に保つ。情望のテトラフルオロエチレンを加え起このた後、供給症を停止し、真空が得られるまで単量体を反応させる。冷却後、オートクレーブの内含物を取り出し、が液から関体分を分離する。低性の地域があら中域した多量の接着物を除去する。乾燥させた低合体の表面積はBET 法(「クヮンタソルブ(Quantasorb)法)により決定した。この方法は次のようにして行われる。

試料を冷却し、重合体に窶素を吸着させる。次 に試料を謳めて窒素を脱着させ、その最を熱伝導 度検出器で測定する。

使用したフッ素化表面活性剤を次に示す。 FC-143: パーフルオロカプリル酸アンモニウム異性体の混合物。異性体の主成分は炭素数8 の線状 異性体である。

n-パーフルオロカプリル腺 n-パーフルオロデカノン筋 ムーヒドロパーフルオロノナノン酸アンモニウム パーフルオロノナノン酸アンモニウム



- 12-

- 11-

3.98

実施例I及び対照例A~D С D A В 227.000 227.000 227,000 水.能 227,000 227,000 「トリトン」溶液 100 100 100 100 100 (0.228 s/1). (部) 過硫酸アンモニウム ı i 1 1 (部) フッ葉化表面活性剤 FC-143 パーフルオロ パーフルオロ **ローヒドロバ** パーフルオロ 雑類 カプリル酸 ノナノン酸ア ーフルオロカ デカノン酸 プリエート ンモニウム 2.2 1.9 部 2.0 1.8 2.4 2.04 x 10⁻⁶ 2.04 x 10⁻⁶ 1.83 x 10⁻⁶ 2.04 x 10-8 2.04×10^{-8} モル/L テトラフルオロエチレン、 81 720 81.720 81.720 81 720 81 720 部 重合基度 6270 82°C 62°C 62°C 62°C 反応時間。(分) 50 63 58 80 82 接着性物質 。(部) 9810 59,000 16.800 77,180 8080 母療中の歴体分(%) 1.30 1.41 1.14 1.91 4.90

5.02

第 1 衰

4.55

8.04

4.18

これらの実験の結果を次に示す。

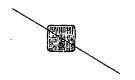
- i.本類明の分散剤は得られた重合体の裏面積を 最大にする(8.04m²/g)。
- (i. 水発明の分散剤は母液中の固体分の割合を 婚低にする。このことは装面積を高くするという 観点から特に価値がある。通常高い装面積を得る ためには、分散剤の健度を高くしなければならな い。そのため母液の中に重合体が失われて収率が 低下する。
- iii.実施例1 と対照例C とでは唯1 個のフッ素 顧子しか異っていないが、この両者の間で反応時間、接着性、製面積及び母液には著しい差が存在 する。

実施例 2 - 一般的方法

オートクレーブに88,700部の鉱物質を除去した水、1 部の過酸酸アンモニウム、2.5 部のタエン酸(接着性物質を除去するため)、1.8 部の「トリトン(foritan) X-100 」 0.74% 裕液、及び変記のフッ素化された表面活性剤を加える。オートク

- 14 -

レーブを真空に引いて空気を除去し、テトラフルオロエチレンを加えて圧力を250 psi(1.72NPa)に上昇させる。圧力の低下で示されるように反応が始まった後には、さらにテトラフルオロエチレンを加えて圧力を250 psi(1.72NPa)に保つ。全部で32.700部のテトラフルオロエチレンを加え終った後、供給職を停止し、真空が得られるまでオートクレーブ中で反応を行わせる。冷却後、オートクレーブの内容物を取り出す。装面積は実施例1におけると同様にクァンタソルブ法により快定した。



- 15-

第 2 表

実施例2A及び2B 対照例E及びF	フツ客化表面活性剤 経 類	部_	反応時間 (分)	<u>麥面精</u> (m² g m)
E	F C - 1 4 3	2.7	57.0	3.72
F	F C - 1 4 3	2.4	54.5	3.51
2 A	パーフルオロノナノン酸	2.0	49.4	3 . 9 0
	アンモニウム			
2 B	"	L . 7	44.6	3.68

実施例2 においては、2A及び2Bにおけるように パーフルオロノナノエートの貴を少なくし、対照・ 例と 及びタ に比べ著しく短い反応時間で与えられ た表面積が得られることが示されている。

特許出願人 イー・アイ・デユポン・デ・ニモア"。

- 17 -

ス・アンド・カンパニー

代 理 人 介理士 小田島 平 宮 室室型



外1名